

استخدام المرشحات الهيكيلية في معالجة المياه الجوفية

د . كاسب حسن
أستاذ مساعد في كلية
الهندسة المدنيّة
جامعة تشرين

من العمليات المعقدة ، المنتشرة بشكل واسع في الصناعات المختلفة ، وأعمال معالجة المياه ، عملية فصل المحاليل بترسيحها عبر طبقة قابلة للانفصال ، تكون بشكل مسبق على سطح المرشحات الهيكلية . يتضمن المقال نتائج دراسات تجريبية لعملية فصل الحديد من المياه الجوفية باستخدام المرشحات الهيكلية ، وطبقة منضفطة من ماءات الحديد ، دون استخدام مواد راشحة اغاثية ، تقدم في هذه الدراسة علاقات ناظمة لعمليتي تعبئة المرشح وتشكل الطبقة وتحديد العوامل المؤثرة على هاتين العمليتين بهدف التوصل الى الظروف المثلثة لعملية الترشيح وتحديد مجالات استخدامها في فصل شوائب الحديد من المياه الجوفية .

ان اختصار فترة التعبئة وتحديد الظروف المثلث لتشكل طبقة ماءات الحديد (سرعة الترشيح ، تركيز المحلول ، الضغط ، نوع المرشح ، الماسية وغيرها) ، يوؤديان الى اطالة الدورة الترشيحية الفعلية التي يمكن أن تتجاوز (ثلاثة أشهر) .

الترشيح الفعلية ، يمكن تقسيم عمـل
المرشح الى ثلاث مراحل :

- ١- تعبئة المرشح
 - ٢- الدورة الترشيحية الفعلية
 - ٣- غسل المرشح لاعادة استخدامه

تستخدم المرشحات الهيكيلية في مجال الامداد بالمياه بشكل واسع حاليا وذلك من أجل تصفية المياه، واعداد المياه على البوادر، ومعالجة مياه المسابح ومعالجة المياه الجوفية ومعالجة مياه المحطات الحرارية، وما المرشحات الصغيرة المستخدمة في المخابرات والمؤسسات والمنازل الا أحد اشكالها من الاستخدامات الهامة لهذه المرشحات : فصل شوائب الحديد من المياه الجوفية . وقد بدأ استخدامها في وحدات الجيش الامريكي المتنقلة منذ الحرب العالمية الثانية وهي تستخدمنا حاليا في الولايات المتحدة لتخليل ماء

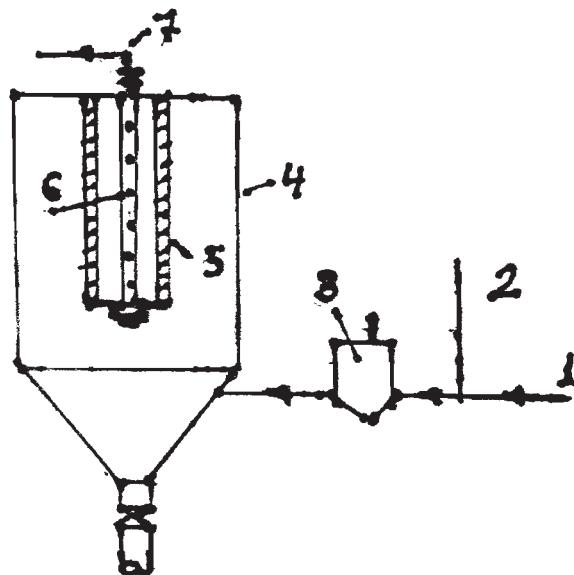
-1 مقدمة :

المرشح الهيكلـي هو عبارة عن حاجـز
(هيـكل) على شـكل طـبـقة مـتـمـاسـكـة لـهـا
مسـامـيـة مـعـيـنـة تـصـنـع من موـاد مـخـتـلـفـة
كـالـفـخـار ، وـالـخـيـوـطـ المـعـدـنـيـة ، وـخـيـرـاتـ وـطـ
الأـقـمـشـةـ الـاصـطـنـاعـيـةـ وـغـيـرـهـاـ وـتـكـونـ عـادـةـ
أـسـطـوـانـيـةـ الشـكـلـ مـفـرـغـةـ منـ الدـاخـلـ .
تـسـتـخـدـمـ هـذـهـ المـرـشـحـاتـ فـيـ الصـنـاعـاتـ
الـكـيـمـيـائـيـةـ ، وـالـبـيـرـوـكـيـمـيـائـيـةـ ، وـتـكـرـيرـ
الـنـفـطـ ، وـالـصـنـاعـاتـ الـغـذـائـيـةـ وـأـعـمـالـ
معـالـجـةـ المـيـاهـ . لا يـشـكـلـ الـهـيـكـلـ الرـاشـحـ
طـبـقةـ رـاشـحةـ بـحـدـ دـاـتـهـ بلـ هوـ عـبـارـةـ عـنـ
قـاعـدـةـ رـاشـحةـ تـكـونـ عـلـىـ شـكـلـ مـسـحـوقـ
(برـلـيـتـ ، دـيـنـامـيـتـ وـغـيـرـهـاـ) . تـخلـطـ
المـادـةـ بـالـمـاءـ لـتـشـكـلـ مـحـلـولـاـ مـحـبـبـ وـدـ
الـتـرـكـيـزـ شـمـ يـضـخـ المـحـلـولـ عـبـرـ المـرـشـحـ
الـهـيـكـلـيـ فـتـكـونـ عـلـىـ سـطـحـهـ طـبـقةـ رـاشـحةـ
ذـاتـ سـماـكـةـ مـحـدـدـةـ ، تـبـدـأـ بـعـدـهاـ عـمـلـيـةـ



الديمقراطية الى محاولة استخدام
المرشحات الهيكلية لفصل الحديد دون
استخدام طبقة مسبقة التشكيل من مادة
أخرى - فماءات الحديد يمكن أن تشكل
الطبقة الراسحة . وشم بالطرق التجريبية
التوصل الى اقامة وحدات معالجة في
المانيا الديمقراطية بالطريقة
المذكورة (١ ، ٢) دون التطرق
إلى الاسس والقوانين الناظمة لها .

المياه الجوفية من الحديد ويستخدم
الدياناميت كمادة راشحة فيها . من
المعروف أن الحديد يتواجد في المياه
الجوفية على شكل (Fe^{+2})
ويكون منحلًا في الماء ، وبدون لون ،
ثم لا يلبث أن يتآكسد بوجود
الاكسجين فيتحول إلى حديد ثلاثي (Fe^{+3})
ماءات الحديد المترسبة . دفع هذا
الواقع بعض الباحثين من المانيا



شكل (١)

المياه الخام من الحديد (فترة التعبئة) .
تبدأ بعد ذلك عملية الترشيح الفعالة
وتستمر حتى تصل مقاومة الطبقة الى حد
معين فيغسل المرشح ويعاد استخدامه .
لم تذكر النشرات العلمية أية
معلومات تمكن من استخدام هذه
الطريقة بالشكل الاقتراضي والهندسي
الصحيحين . لذلك أجريت سلسلة من
الابحاث (٣) في معهد البناء في موسكو
لتحديد :
١- العلاقات الناظمة لهذه الطريقة
بجميع مراحلها - تعبئة المرشح -

٢- وصف العملية الترشيحية :
تتلخص هذه الطريقة ، كما هو موضح على
الشكل (١) ، بخزن خليط المياه الخام (١)
والهواء (٢) عن طريق جهاز فصل
الهواء (٣) إلى حوض مغلق (٤) يحتوى
على المرشح الهيكل (٥) المثبت داخل
الحوض بواسطة أنبوبة ثببت مثبتة (٦)
تعمل في الوقت نفسه على جمع الماء
النقي وأخراجه من الأعلى عن طريق
القسطل (٧) . يتحول الحديد الشائي بعد
الاكتسدة إلى حديد ثلاثي ليشكل بعد زمن
معين طبقة راسحة قادرة على تخليص

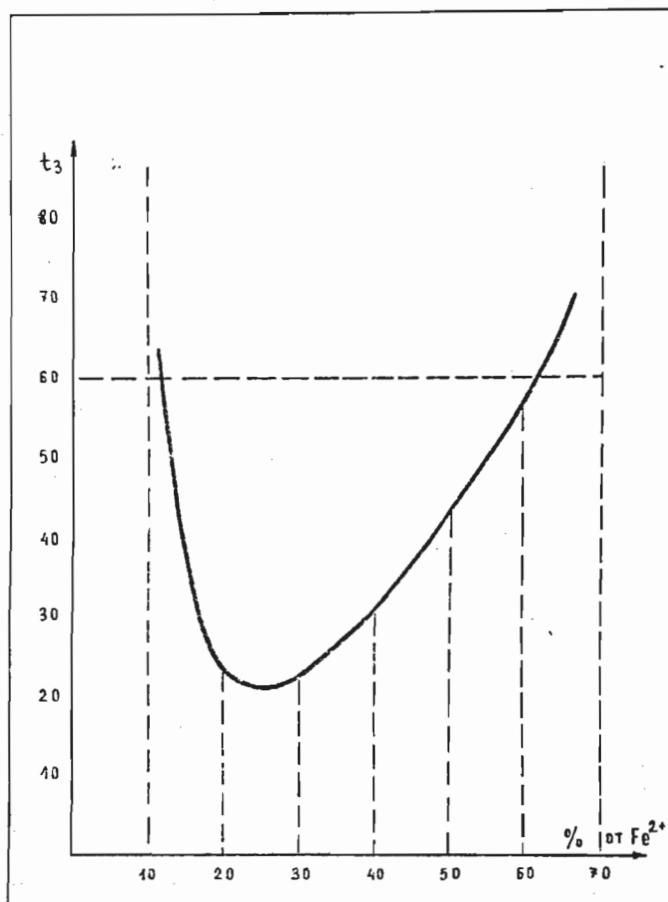
مجموعات متراقبة من الذرات تقابل كلها من نفوذ الذرات إلى مسامات الهيكل الراشح (٦٠٥، ٧)، تتعلق انسداد مسام المرشح بعوامل عديدة أهمها : تركيز المحلول الأولي ، سرعة الترشيح ، طبيعة المادة الراشحة ، طبيعة الجسم الراشح وغيرها . من البديهي أن جزءاً من ذرات الحديد الثلاثي النافذة عبر المسام يمر مع المياه المعرفة للترشيح ، ويختبر المرشح معبأ عندما ينخفض التركيز في المياه الخارجة منه حتى $10 - 30$ مغ/ل ، تجب دراسة فترة التعبئة بشكل مرتبط بالمراحل الأخرى لعملية الترشيح ، وبحيث لا يوجد اختصارها إلى اختصار كبير في الدورة الترشيحية الفعلية .

أى أنه يجب تحديد الزمن الامثل والأقصادي لفترة التعبئة . من هنا تم رفض استخدام محلول ماءات الحديد المسبق لتخفيف فترة التعبئة لأن ذلك أدى إلى اختصار كبير في زمان الدورة الترشيحية من جهة وإلى عدم استقرار تركيز الحديد في المياه المرشحة من جهة ثانية . تم أيضًا رفض استخدام مرشح ذي مسام ٢٠٠ ميكرون وما فوق بسبب الزيادة الكبيرة في زمن التعبئة التي تجاوزت ثلاثة أيام . من العوامل الهامة التي يجب تحديدها أثناء دراسة تعبئة المرشح هي : سرعة الترشيح ، نسبة الهواء إلى الماء (نسبة الحديد الموعكسد إلى الحديد الثنائي) ، طبيعة تزايد الضغط وانخفاض تركيز الحديد في المياه المرشحة مع الزمن تبعاً لنسبة الحديد الموعكسد ولا بعاد مسام المرشح ونوعه وأخيراً علاقة زمن التعبئة بتركيز الحديد في المياه الخام .

- دراسة الطبقة الراشحة الدورة الترشيحية ، غسل المرشح - الهياكل المستخدمة .
- ٢- مجالات الاستخدام من حيث نوعية المياه المعرفة للمعالجة وتركيز الحديد فيها .
- ٣- الشروط المثلية لعملية تخلص المياه من الحديد : تركيز الحديد ، سرعة الترشيح ، الضغط المسمامية ، سمك الطبقة الخ
- نستعرض في هذا المقال دراسة مفصلة لتعبئة المرشح والطبقة الراشحة لبيان ذلك من أهمية وأشار على مرحلة الترشيح الفعلية وزمنها .
- ٤- المواد والطرق الاختبارية والرياضية :
- آ- دراسة فترة تعبئة المرشح : تجرى عملية إزالة الحديد على المرشحات الهيكلية بدون استخدام المواد الراشحة الإضافية على مرحلتين : المرحلة الأولى - تعبئة المرشح ويرافق هذه المرحلة انسداد تدريجي لمسامات الهيكل الغير الراشح والمرحلة الثانية مرحلة الترشيح الفعلي ويرافقها تشكيل مستمر لطبقة قابلة لانفصال قوامها ماءات ملليات الحديد $(Fe(OH)_3)$. تستمر فترة التعبئة حسب (٤١) حوالي مائة ساعة ويعود ذلك إلى انخفاض تركيز ماءات الحديد المشكلة للطبقة مما يساعد على التسرب الدائم للذرات إلى داخل مسامات الجسم الراشح والعمل على سدها بشكل تدريجي على عكس ما يحصل في حال التركيز العالي للمحلول المسبق التشكيل حيث تتكون على سطح الجسم الراشح

منسوبا الى سطح المرشح أما النسبة المثلث للخلط المائي الهوائي فهي تلوك التي يتراكم فيها حوالى ٢٠ - ٣٠ / ٠ من الحديد الثنائي ويوضح الشكل (٢) علاقة زمن التعبئة بهذه النسبة .

من خلال الدراسات التجريبية الواردة في
٢) تم التوصل الى النتائج التالية :
آ - تدل التجارب الجارية على العيادة الطبيعية التي لا يزيد تركيز الحديد فيها على (١٠) مغ / ل وباستخدام مرشح فخاري ذي مسام ٨٠ ميكرونا على أن السرعة المثلث للترشيح هي ٦٠ م / ساعة



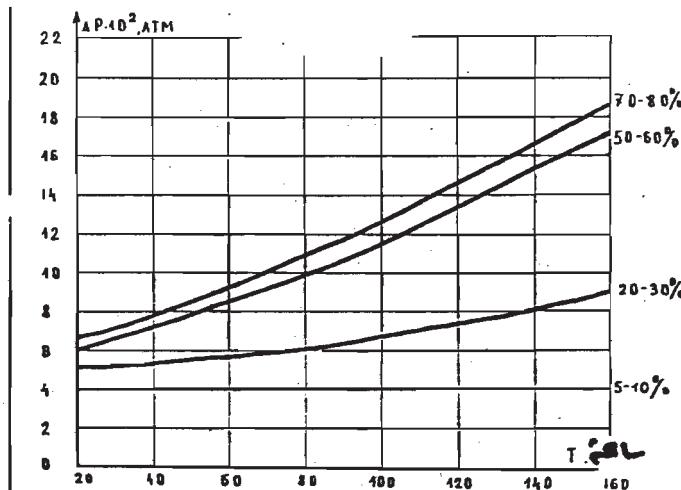
بنسبة الحديد الماءكسد

شكل (٢)

علاقة زمن التعبئة

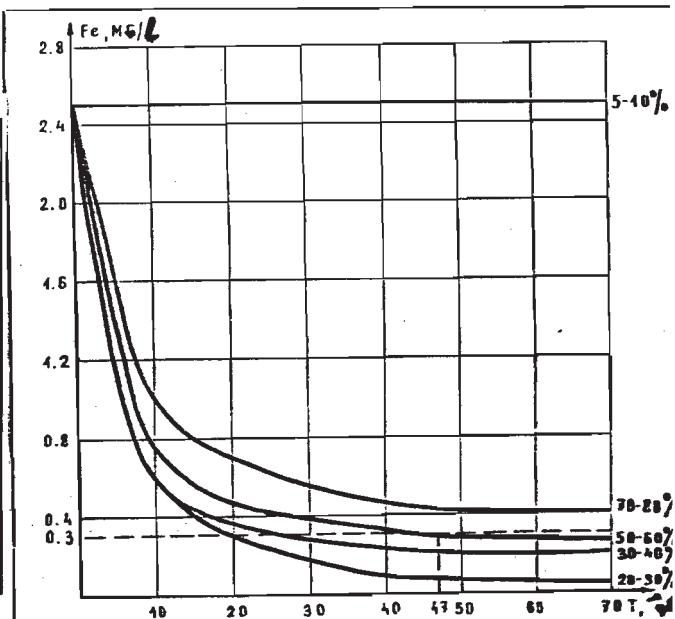
فترة التعبئة وبعدها أي خلا ل الدورة الترشيحية الفعلية .

أما الاشكال (٣) و (٤) فتبين كيفية انخفاض تركيز الحديد وارتفاع الضغط تبعا للنسبة المذكورة . من المنحنيات نرى أن النسبة المثلث للحديد الماءكسد في محلول هي ٢٠ - ٩٠ / ٠ خلا ل



شكل (٤)

ارتفاع الضغط مع الزمن تبعاً
لنسبة الحديد الموكد

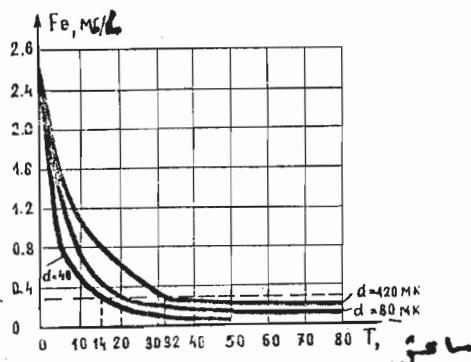


شكل (٢)

انخفاض تركيز الحديد مع الزمن
تبعاً لنسبة الحديد الموكد

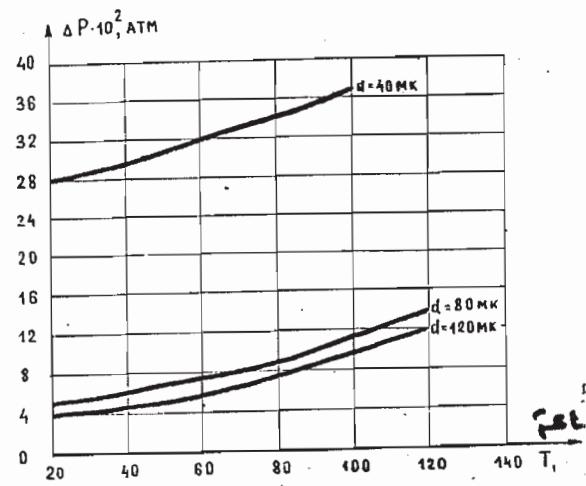
ج - أما ما يتعلّق باستخدّام مرشح من خليط معدني - فخاري بمسام تقدّر بـ ٥٠ . ميكرون وبسماكّة ٥ مم فلا ينمّ باستخدّامه بسبّب كلفته الباهظة وفترّة التعبئة الطويلة كما يشير المختصّ (٧) هذا بالإضافة إلى ميل الضغط لارتفاع الكبیر شكل (٨) وتأثّره بالمحالّول الحمضي عند غسل المرشح (يغسل المرشح بمحلول حمض كلور الماء بنسبة ٩٠ / ٠ من الماء) .

ب - توئّثر أبعاد مسام المرشح على عملية التعبئة والترشيح معاً وتبيّن الاشكال (٥) و(٦) هذان التأثير . من الواضح أنّ المرشح الفخاري بمسام ٤٠ ميكرون يعطي نتائج جيدة من حيث اختصار فترة التعبئة ، الا ان ذلك يؤدي إلى انخفاض كبير في الدورة الترشيحية ويدل على ذلك الارتفاع السريع في الضغط . نشير إلى أنّ الاتّبعد المثلّى لمسام المرشح هي ٨٠ - ١٢٠ ميكرون حيث تقابلها فترة تعبئة ٢٠ - ٣٠ ساعة بسرعة ترشيح ٦٠ م / ساعة وتركيز أولي للحديد قدره ٢٥ مغ / ل بينما لا يزيد الضغط عن ١٦ ار. ضغطاً جوياً .



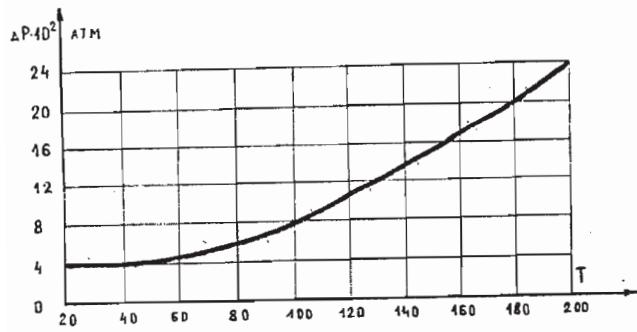
شكل (٦)

طبيعة انخفاض تركيز الحديد في الماء المرشحة مع الزمن تبعاً لمسام المرشح الفخاري .



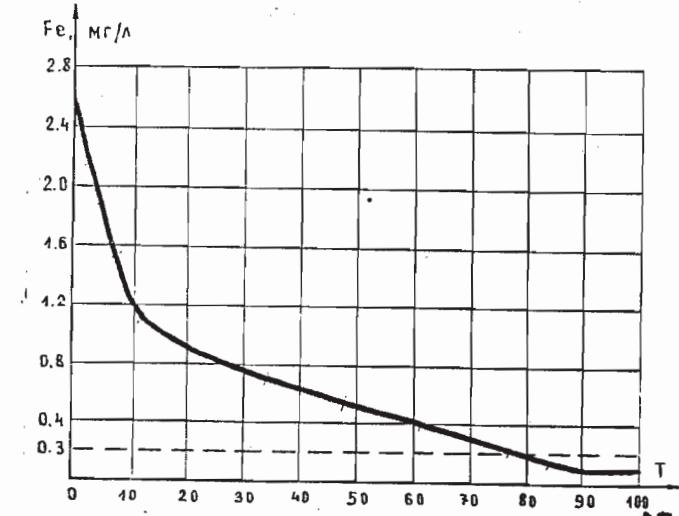
شكل (٥)

طبيعة ارتفاع الضغط مع الزمن تبعاً لمسام المرشح الفخاري



شكل (٨)

طبيعة ارتفاع الضغط في مرشح معدني - فخاري مع الزمن



شكل (٧)

انخفاض تركيز الحديد في الماء المرشحة مع الزمن لمرشح من خليط معدني فخاري

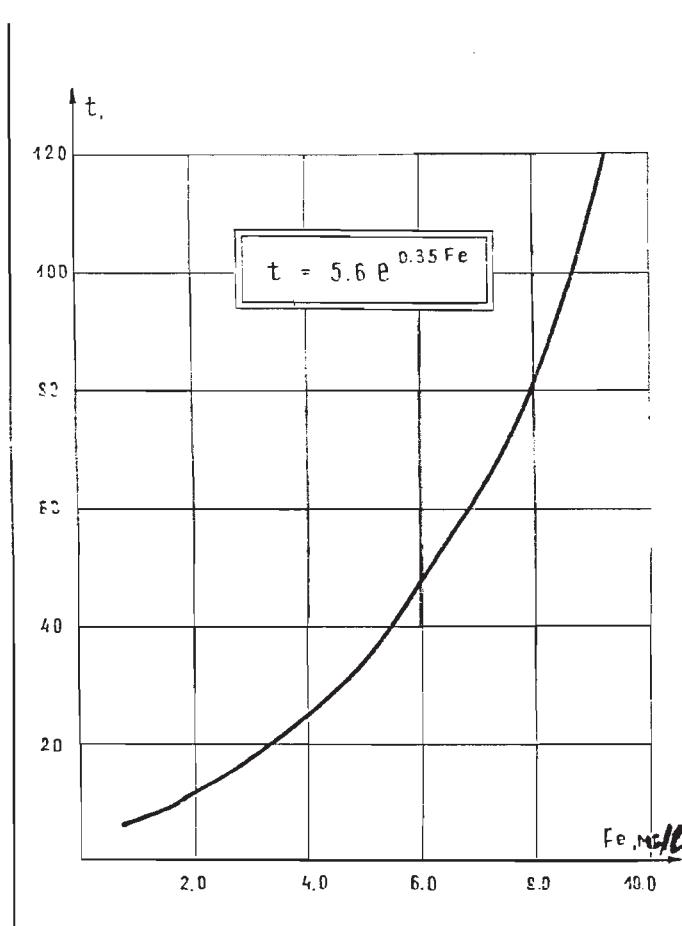
ملاحظة :

- قطر المرشح ٥٠ ميكرونا (قطعة
- سرعة الترشيح ٦٠ م / ساعه
- نسبة الحديد الموكسد ٣٠-٤٠%

المسام)

فوق يقابلها زمن تعبئة (100) ساعة
وأكثر، كما أن التركيز الكبير للحديد
يؤدي إلى دورة ترشيحية مخففة من
هنا نقترح استخدام هذه الطريقة من
أجل التراكيز المنخفضة للحديد قي
المياه الجوفية حتى ٥ - ٦ مغ / ل.

٥ - يرتبط زمن تعبئة المرشح بالتركيز
الأولي للحديد في المياه الخام
 (Fe^{+2}) جس العلاقة التالية
 $t = 5,6 \cdot e^{0,35 Fe^{+2}}$
المنحنى (٩) يتضح من المنحنى
أن تركيز الحديد ٨ مغ / ل وما



شكل (٩)

علاقة زمن التعبئة في المرشح الفخاري بالتركيز الأولي للحديد
في المياه المعرفة للترشيح

٥ - يستدعي استخدام كميات كبيرة
من الهواء دراسة الطبقة المتتشكلة على
المرشح من ماءات الحديد :

آ - معلومات عامة : من المعروف
ان عملية الترشيح عبر

تجدر الاشارة الى أن سرعة الترشيح
بعد فترة التعبئة يمكن أن تزداد
حتى ١١ - ٢١ م / ساعة أما
درجة pH المياه الخام
المقترحة فهي ٤,٧ - ٦,٢ لأن
يصعب أكسدة الحديد بدرجة أقل مما

R_0 - مقاومة جسم المرشح (الحاجز) .
 تتعلق المقاومة النوعية للطبقة
 الراسحة بالضغط وتشف هندزه
 العلاقة بالتعقيد كونها مرتبطة
 بمجموعة كبيرة من العوامل الميكروية .
 وقد حدد روث وكارمان هذه العلاقة
 كما يلي :

$$Z_{CP} = Z_0' \cdot P^S \quad (2)$$

باعتبار : S - دليل انضغاط
 الراسب يتراوح ما بين صفر - ١ .
 Z' - عامل المقاومة
 النوعية .

ب - الاسس المعتمدة في التجارب : يتعلق
 الثابت Z_{CP} في المعادلة
 (1) : بمسامية الراسب ، بشروط
 تحضيره ، بتركيزه ، بانخفاض الضغط
 وبعامل آخر وهو من أكثر الثوابت
 تعقيداً بمفهومه الفيزيائي . يتضح
 من المعادلة (1) أن انخفاض قيمة
 Z_{CP} يؤدي إلى زيادة سرعة
 الترشيح $\frac{dW'}{dt}$ وبالتالي إلى
 زيادة مردود المرشح . وهنالك تبرز
 أهمية دراسة العوامل المؤثرة على
 المقاومة النوعية Z_{CP} ومعرفة
 الطرق العملية لتخفيضها .
 تدل معطيات (2) على أن العلاقة متساوية
 بين المقاومة النوعية للراسب القابل
 للانضغاط وانخفاض الضغط ، يمكن
 أن تحدد بالعلاقة التالية :

$$Z_{CP} = K \cdot P^S \quad (3)$$

باعتبار K - عامل التناسب .
 غير أن المعلومات التي تشير إلى
 علاقة المقاومة النوعية للراسب بتركيز
 محلول أنت متضاربة ومحدودة جداً .

طبقة من الرواسب هي من العمليات
 المعقدة ، الخاضعة لتأثيرات مجموعة كبيرة
 من العوامل التي يمكن تقسيمها إلى :
 (Macro factors)
 ماكروية ، يمكن قياسها مثل
 (انخفاض الضغط ، لزوجة السائل ، تركيز
 محلول) . و
 عوامل ميكروية لا يمكن تحديدها
 أو وصفها رياضيا بدقة مثل (طبيعة
 وتركيب الراسب ، المسامية ، الظواهر
 السطحية ، درجة التكتل وغيرها) .
 تشير المراجع المختلفة (٩ ، ٨ ، ٧)
 وغيرها إلى وجود مجموعة كبيرة من
 العلاقات التي يمكن أن ترسم الصيغ
 العامة للعملية المذكورة أهمها قانون
 روث - كارمان العلاقة (1) :

$$\frac{dW'}{dt} = \frac{\Delta P}{M (Z_{CP} q_T W' + R_0)} \quad (1)$$

- باعتبار :
- V - سرعة الترشيح م/ثا
 - W' - حجم الراسب المتشكل خلال
 الزمن t على واحدة
 السطح ٢م / ٣م
 - t - زمن الترشيح بالثانية .
 - ΔP - انخفاض الضغط خلال عملية
 الترشيح كيلو نيوتن / ٢م
 - q_T - كتلة الراسب المتشكل خلال
 فترة الحصول على واحدة
 الحجم من السائل المرشح
 كغ / ٣م
 - M - اللزوجة الحرارية للمحلول ك.
 - N - ثا / ٢م
 - Z_{CP} - المقاومة النوعية الوسطية
 للراسب من أجل كاميل
 الطبقة المتشكلة م / كغ .

خاصة بما يتعلق بوجود دالة رياضية
أو تجريبية لوصف العلاقة
المذكورة .

ما سبق نرى أن دراسة تأثير
انخفاض فقط على المقاومة النوعية
للرأس في العلاقة (٢) يتطلب تحديد
قيم S و K ، أما تأثير
تركيز محلول على المقاومة النوعية
لطبقة الرأس فيتطلب تحديد طبيعة
هذه العلاقة والثوابت الداخلة فيها .
لكي نحدد المقاومة النوعية
لطبقة الرأس لا بد من التحديد
التجريبي لمجموعة عوامل ومفاهيم
هي :

- التركيز النسبي في محلول
- الأولي المستخدم
- كثافة الرأس الرطب
- النسبة ما بين حجم الطبقة
الراشحة من الرأس وحجم
الماء المرشح من خلالها
- سماعة طبقة الرأس
- كتلة الرأس الجاف المتشكل
من جراء ترشيح واحدة العجم
من الماء
- يمكن بالاعتماد على
الطريقة والعلاقات الواردة في
(١٠) تحديد هذه المفاهيم
كما يلي :

$$C = \frac{m_{oc}(100 - W)}{m_{oc} + m} \% ; \quad (4)$$

$$P_{oc} = \frac{100 P_m \cdot P}{100P + (P_m - P_g)W}; \text{Kg./m}^3 \quad (5)$$

$$U = \frac{C \cdot P_g}{P_{oc} [100 - (W + C)]}; \quad (6)$$

$$q_T = \frac{CP_g (100 - W)}{100 [100 - (W + C)]}; \text{Kg} \quad (8)$$

باعتبار :

- كتلة الرأس الرطب كغ m_{oc}
- كتلة الماء المرشح كغ m_g
- نسبة الماء في محلول الاولى

P_g - كثافة الماء (السائل)
في محلول كغ / ٣٢

P_m - كثافة الرأس الجاف في
المحلول كغ / ٣٢

٣٧ - حجم السائل (الماء) المرشح
من واحدة الصاحة من
سطح المرشح .

يمكن بالاعتماد على الطريقة
الموضحة في (١٠) تحديد المقاومـة
النوعية لماءات الحديد وذلك بقياس
الزمن اللازم للحصول على حجوم متساوية من
الماء النقي المرشح عبر طبقة مسـبة
التشكل من الرأس . من المعادلة الاسـمية
التشكل من الرأس .

(١) نجد أن منحنى العلاقة :
 $f(W) = \frac{t}{W}$ هو عبارة عن
خط مستقيم يميل على محور السينات
بزاوية γ يعبر ميل الزاوية عن
المقاومـة النوعية للرأس أما المسافـة
ما بين بداية الاحداثيات ونقطة تقاطـع
الخط مع محور العينات فيدل على مقاومـة
ال حاجز الهيكـلي . لكي ننتقل من علاقـة
قطع الناقص في جملـة الاحداثيات

$f(W) = t$ الى الخط المستقيم في
 $\frac{t}{W} = f(W)$ جملـة الاحداثيات
يكفي أن نقسم بشكل متسلسل القـيم

وحل جملة المعادلات (11) نحصل على :

$$K = 10 \frac{xy - xy_1}{n_2 y - n_1 y_1}; S = \frac{n_2 X - n_1 x_1}{n_2 y - n_1 y_1}.$$

(13)

باعتبار :

n_1 - عدد تجارب المجموعة الأولى.

n_2 - عدد تجارب المجموعة الثانية.

العدد الاجمالي للتجارب

$$n = n_1 + n_2$$

ج - نتائج الدراسات التجريبية :

بالاعتماد على الاسس المذكورة أعلاه

وعلى المحطة المخبرية الموصوفة في

العمل (2) والتجارب التي أجريت عليها

في معهد البناء في موسكو تم التوصل

إلى :

٤ - النتائج والمناقشة :

آ - علاقة مقاومة النوعية لطبقات

الراسب المتشكلة من ماءات الحديد

بالضغط P الواجب توفره من

أجل عمل المرشح تبعاً لتركيز

الراسب C في محلول الأولى:

$$C = 0,21\%; Z_{cp} \cdot 10^{-9} = 15,6 \cdot P^{0,724}$$

(14)

$$C = 0,31\%; Z_{cp} \cdot 10^{-9} = 11,3 \cdot P^{0,752}$$

(15)

$$C = 0,42\%; Z_{cp} \cdot 10^{-9} = 5,10 \cdot P^{0,907}$$

(16)

$$C = 0,56\%; Z_{cp} \cdot 10^{-9} = 13,9 \cdot P^{0,773}$$

(17)

وقد جسدت هذه العلاقات على الشكل (14)

بشكل منحنيات بيانية .

ب - علاقة مقاومة النوعية بتركيز

الراسب في محلول الأولى تبعاً

للضغط .

الحاصلة على محور العينات على القيمة
المقابلة لها للحجوم الناتجة من
السائل .

اما بالنسبة لتحديد قيم
 Z_{cp} و R_0 في المعادلة (1) فيتم
بيان الاعتماد على العلاقات التالية :

$$Z_{cp} = \frac{C_1 \cdot P \cdot S^2}{M \cdot q_T} \operatorname{tg} \varphi$$

(9)

$$R_0 = \frac{C_2 \cdot P \cdot S}{M}$$

(10)

باعتبار C_1 و C_2 - عوامل
قياسية .

$\operatorname{tg} \varphi$ - ميل الخط المستقيم على
المحور (W)

y - المسافة المحددة بتقاطع

المستقيم مع المحور $\frac{x}{y}$

حتى بداية الاحداثيات

M - العامل الديناميكي

للزوجة السائل .

q_T - كتلة الراسب المتشكلة

على سطح الهيكل خلال

زمن الحصول على واحدة

الحجم من السائل .

بعد تحديد سلسلة من قيم Z_{cp} تبعاً
لقيم مختلفة من ΔP يتم تحديد
العامل K و S بالاعتماد على

جملة العلاقات التالية :

$$\sum_{n_1}^{n_1} \lg Z_{cp} = S \sum_{1}^{n_1} \lg p + n_1 \lg K$$

(11)

$$\sum_{n_1}^{n} \lg Z_{cp} = S \sum_{1}^{n} \lg p + n_2 \lg K$$

بعد الاست subsitute عن :

$$\sum_{1}^{n_1} \lg Z_{cp} = x; \sum_{1}^{n_1} \lg p = y$$

(12)

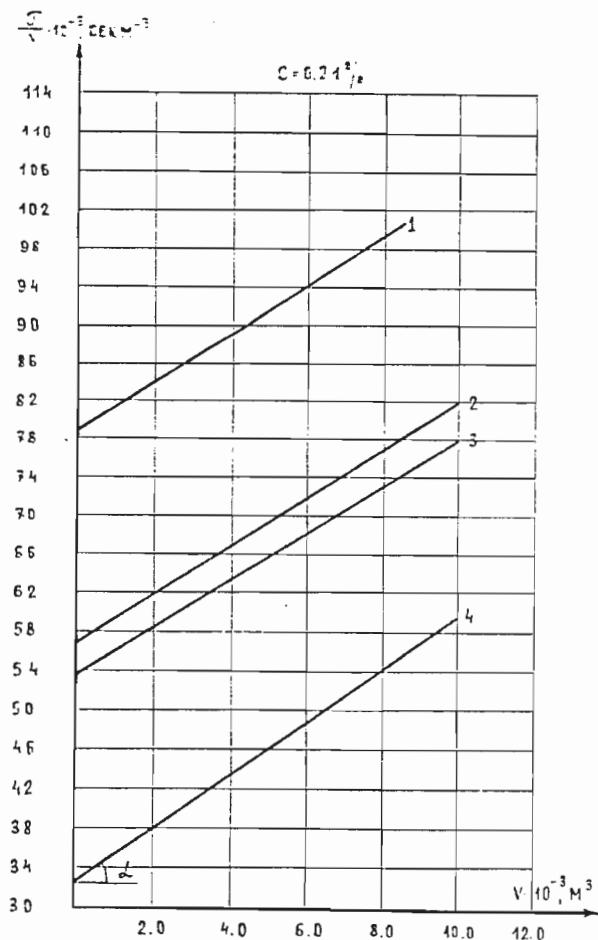
$$\sum_{n_1}^{n} \lg Z_{cp} = x_1; \sum_{n_1}^{n} \lg p = y_1$$

$$P = 57,7 \text{ ; KN/M}^2 ; \sum_{cp} \cdot 10^{-11} = 31,15 C^2 - 21,65 C + 5,87 \quad (18)$$

$$P = 82,1 \text{ KN/M}^2 ; \sum_{cp} \cdot 10^{-11} = 40,9C^2 - 31,4C + 8,67 \quad (19)$$

$$P = 87,1 \text{ KN/M}^2 ; \sum_{cp} \cdot 10^{-11} = 52,3 C^2 - 38,8C + 9,38 \quad (20)$$

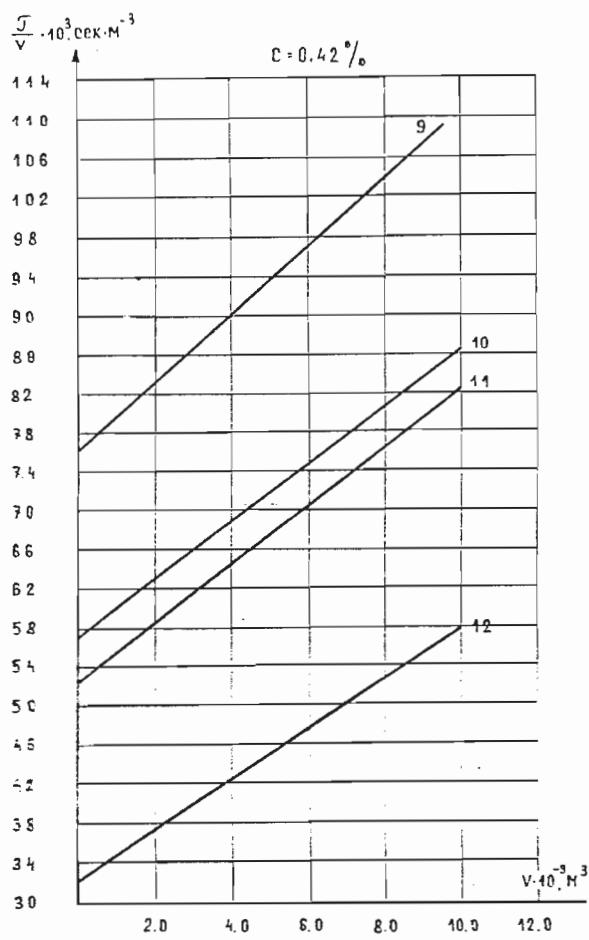
$$P = 147,9 \text{ KN/M}^2 ; \sum_{cp} \cdot 10^{-11} = 39,6C^2 - 30,8C + 10,3 \quad (21)$$



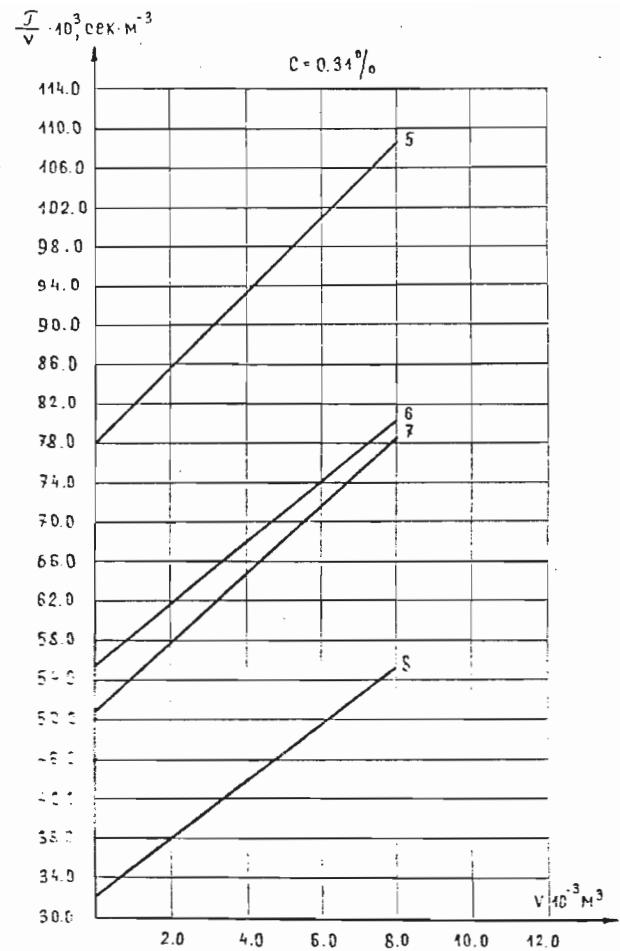
شكل (١٠)

تم تحديد العوامل الموجة على عملية الترشيح المذكورة من خلال تجارب مخبرية لمحلول مختلف التراكيز من ماءات الحديد . ويبين الشكل (١٥) المنحنيات البيانية الممثلة لهذه العلاقات .

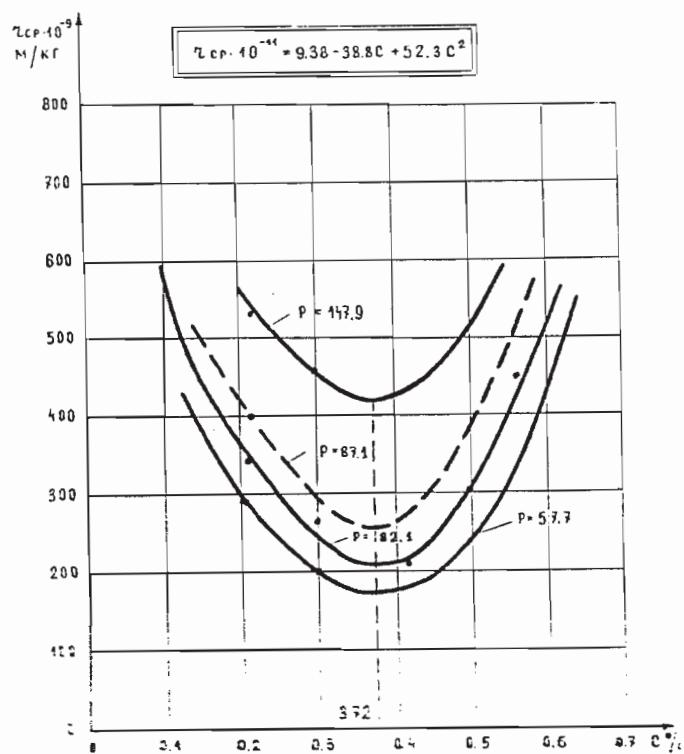
ج - يمكن تحديد (ΣC) و (y) في العلاقات السابقة من أجل التراكيز والفغوط المدرستة . باستعمال المنحنيات المبينة على الأشكال (١٠ ، ١١ ، ١٢ ، ١٣) وذلك لـ (١٦) سلسلة من التجارب . وقد ضمت كل سلسلة ٤ تجارب لقياس زمن تمرير ٢ / ل من السائل .



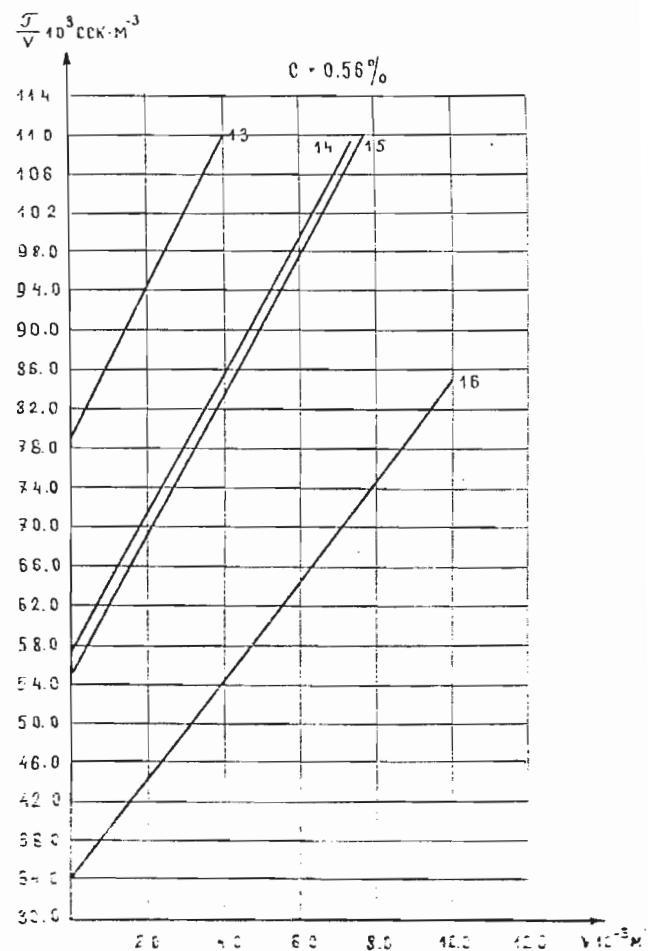
شكل (١٢)



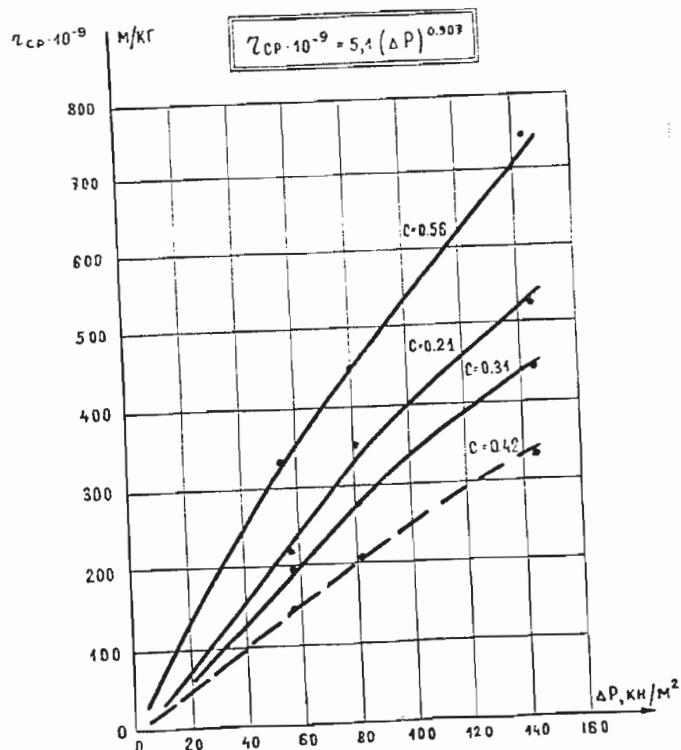
شكل (١١)



شكل (١٤)



شكل (١٣)



شكل (١٥)

٥- الاستنتاجات : يمكن مما سبق التوصل

إلى الاستنتاجات -

التالية :

١- يمكن استخدام المرشحات الهيكالية

في إزالة شوائب الحديد من

المياه الجوفية دون استخدام طبقة

مسبقة التشكيل من مادة أخرى .

حيث أن ماءات الحديد التي تتشكل

خلال عملية الترشيح تلعب

دور هذه الطبقة . كما يمكن من

الناحية النظرية استخدام هذه

الطريقة لفصل الشوائب المشابهة

للحديد من المياه .

ان النسبة المثلثي للحديد الموكسند

خلال فترة التعبئة هي $30-20/0$.

من الحديد الثنائي الموجود في

المياه أما السرعة المثلثي في

بحدود $60\text{ m} / \text{ساعة}$ يمكن

أن ترفع خلال عملية الترشيح حتى

$11-12\text{ m} / \text{ساعة}$.

٢- تعتبر الهياكل الفخارية بمسام

$80-120$ ميكرونا من أفضل

المرشحات من حيث انتشارها .

ومواصفاتها التقنية وسيئتها

الوحيدة أنها هشة .

٣- تعتبر الطبقة المتشكلة من ماءات

الحديد ذات ميكانيزم معقد .

فهي تتشكل تحت تأثير عوامل

ميكانيكية وفيزيائية - كيمياء -

كهربائية وتدل الابحاث الاخيرة

على الدور الكبير الذي تلعبه

بكتيريات الحديد في تشكيل

وتركيب هذه الطبقة (11) . وهي

بحاجة إلى دراسات حقلية .

٤- تفيد هذه الدراسات في التطبيقات

العملية للحالات المشابهة في

الصناعات المختلفة التي تستخدم

الصرم .
٦- يمكن باستخدام هذه الطريقة
إعداد المحطات في المعابر مع
شكل مسبق ، لا تتأتى إلا لاء م
مع التدفقات المحددة . حتى
 $1000\text{ m}^3/\text{يوم}$ وهي طريقة
اقتصادية ويف适用 أن تفيذ فني
معالجة المياه الجوفية في
القطر (١٢ ، ١١ ، ٩) .

====

====

====

====

====

====

THE USE OF PATRONE FILTER IN GROUND WATER
TREATMENT

(ABSTRACT)

One of the complex operations and spread on a large scale in the different industries , and water - treatment works is the process of separating certain material by its filtration through a cake able to be pressed which is preformed on the surface of patronne filtration . The paper includes the results of emirical studies on the operation of iron separation from ground water by using patron filters and a pressed zone of iron hydroxide [Fe (OH)3]without using additional filtering material . We present in this study , control formulas for a bi - step process filling and zone forming . The study also shows the factors influencing them two steps for the purpose of reaching optimum conditions for formation of iron hydroxide zone(Filtration velocity, liquid concentration , pressure , type of filter, porousness , etc.) lead to have a longer filtration cycle whiche can outpass mouths .

تنقية

- 1- Filtrovanie Spomoshu Namivnova
Sloia V.DDR; WWT- 17 1967;N 12
F.TSAPERNEK .
- 2- Primenenie Pattronnova Filtra
Snamivnim Sloem O .ISAPERNEK.
- 3- Obezgelzovanie Podzemnikh
Bicarbonatno-sulfatnikh vod
na patronnikh filtrakh HASSAN.
K. 1976 .
- 4- EHS- metod Obezgilezovania
Gruntovekh vod .TeKN No.6,1965
- 5 - Expeniercer with diatomite
filtration in New- york state
jour.A WWA July 1967; Vo 59 N7
- 7 - Filtrovanie,Chemia 1971,B.A .
Kodnvikov .
- 8- Compressible cake filtration by
M.G.Perry Filtration and
Separation 1968 V5 No.6 .
- 9- تنقية المياه بالترشيح عبر الجرار
الغخارية د.م شibli الشامي .
د.م عمر كرمو ،مجلة جامعة دمشق
في العلوم الاساسية والتطبيقية ١٩٨٧
- 10- Metodika ekperemintalnovo
operdelenia parametrov filtro-
vania , NECHEMMASH 1970.
- 11- Malogabaretnie ustanovki dlia
udalinia margantsa (Mn)ezi
podzemnekh vod G.Merencher-3
symposium Bulgaria Plovdiv 1985.

12 - R.P. Korocteleva.Optimizatsie
Protsessa Obezgelezovania na
pattonnikh filtrakh plovdev .
1985 .